전자빔조사를 이용한 술폰화 폴리아릴렌 에테르 술폰-g-술폰화 폴리스틸렌 분리막 제조 및 염수전기분해 특성평가

차 우 주·이 창 현[†]

단국대학교 융합기술대학 에너지공학과 (2016년 12월 21일 접수, 2016년 12월 28일 수정, 2016년 12월 29일 채택)

Sulfonated poly(arylene ether copolymer)-g-sulfonated Polystyrene Membrane Prepared Via E-beam Irradiation and Their Saline Water Electrolysis Application

Woo Ju Cha and Chang Hyun Lee[†]

Dept. of Energy Eng., Dankook University 31116, Korea (Received December 21, 2016, Revised December 28, 2016, Accepted December 29, 2016)

요 약: 염수전기분해(saline water electrolysis) 또는 클로로-알칼리 막공정(chlor-alkali membrane process)은 양이온교환 막과 전극으로 구성되는 전해셀에 전기를 가하여, 고순도(> 99%)의 고부가가치 화합물(예 : 염소, 수소, 수산화나트륨)을 직 접 제조하는 화학공정이다. 염수전기분해의 경제성은 동일한 양의 화합물을 생산하기 위해 투여되는 에너지 소비량을 저감 시킴으로 달성될 수 있다. 이러한 이슈는 전해질이나 전극의 고유 저항을 줄이거나, 전해질과 전극 사이의 계면 저항을 감소 시킴으로 달성시킬 수 있다. 본 연구에서는 전자빔 동시조사법을 사용하여, 높은 화학적 안정성을 지닌 탄화수소계 술폰산 이 오노머 막의 표면에 높은 이온선택성을 갖는 고분자를 접목 시키는 시도가 이루어졌다. 이를 통해, 고분자 전해질 막의 이온 전도성을 보완함과 동시에, 전극과의 계면 저항을 감소시켜, 전기화학적 효율 향상이 이루어짐을 관찰하였다.

Abstract: Saline water electrolysis, known as chlor-alkali (CA) membrane process, is an electrochemical process to generate valued chemicals such as chlorine, hydrogen and sodium hydroxide with high purities higher than 99%, using an electrolytic cell composed of cation exchange membrane, anode and cathode. It is necessary to reduce energy consumption per a unit chemical production. This issue can be solved by decreasing intrinsic resistance of the membrane and the electrodes and/or by reducing their interfacial resistance. In this study, the electron radiation grafting of a Na^+ ion-selective polymer was conducted onto a hydrocarbon sulfonated ionomer membrane with high chemical resistance. This approach was effective in improving electrochemical efficiency via the synergistic effect of relatively fast Na^+ ion conduction and reduced interfacial resistance.

Keywords: Saline water electrolysis, Cation exchange membrane, Electron radiation grafting, Surface modification, Energy consumption

1. 서 론

염수전기분해(Saline water electrolysis)는 상업적으로 는 클로로-알칼리 막공정[Chlor-alkali (CA) membrane process] 또는 CA 프로세스(CA process)란 이름으로 잘 알려진, 대표적인 에너지집약형 산업공정이다. 주로 염 수에 전기에너지를 가해 염소, 수소, 수산화나트륨을 고 순도로 제조하기 위한 목적으로 사용된다[1-6]. 염수전 기분해공정의 상업적 가치는 동일한 양의 화합물들을 생산하기 위해 투입되는 에너지(에너지 소모량)에 의해 결정된다. 이론적인 염수전기분해시 가해지는 전기적 포텐셜은 2.2 V이나, 전해셀을 구성하는 주요성분요소 인 양이온교환막 및 전극에 인가되는 고유저항과 전해 셀 각 성분요소간의 계면 저항의 조합에 의해 추가적인

[†]Corresponding author(e-mail: chlee@dankook.ac.kr, http://orcid.org/0000-0001-6717-3131)



Membrane backbone : sulfonated poly(arylene ether sulfone copolymer (BPS32, x=0.32)

Fig. 1. Schematic diagram of CA membrane composed of BPS32 and SPS.

전기적 포텐셜 인가가 필요하게 된다[7-9].

염수전기분해용 양이온교환막은 1) 강산, 강염기에 대한 내화학성, 2) 전기화학적 안정성, 3) 우수한 이온 전도성, 4) 전극과의 낮은 계면 저항, 5) 대량 제조의 편의성, 6) 상대적으로 낮은 제조단가 등 다양한 요건 을 만족시켜야 한다[10,11]. 앞서 기술된 요건들을 만족 하면서, 상업적으로 많이 사용되는 소재의 한 예로 과 불소계 양이온 교환막인 Aciplex-F (Ashai Kasei, Japan)을 들 수 있다. 하지만, 염수전기분해공정 구동 시 소요되는 에너지비용적 측면에서, 추가적인 저항 감 소를 위해, Aciplex-F 조차 개량될 필요가 있다.

본 연구에서는, 저에너지 소비형 염수전기분해용 모 델 양이온교환막 제조를 위해 전자빔 동시조사법을 활 용하여, 높은 화학적/전기화학적 안정성을 갖는 탄화수 소계 이오노머 막 표면에 높은 황산기 함량을 갖는 수 용성 고분자를 화학적으로 고정화시키는 방법을 제시 하고자 하였다. 또한, 상기 방법의 실험적 증명은 표면 기기분석 및 전자현미경을 통해 확인하고자 하였다. 마 지막으로, 해당 개념의 효용성은 이온전도도 및 에너지 소비량의 관점에서 검토하도록 하였다.

2.실 험

주쇄로 사용된 양이온교환막의 소재인 Sulfonated poly(arylene ether sulfone) random copolymer (IV = 1.47, M_n = 41,400 Da, IEC = 1.50 meqg⁻¹)는 참고문헌 [12]에 따라 합성하고, 제막하여 사용하였으며 BPS32 (술폰화도 = 32 mol%, Fig. 1)라 명명하였다. 그래프팅 반응을 위한 고분자인 술폰화 폴리스티렌(sulfonated polystyrene, SPS, M_w = 75,000 Da, IEC = 5.43 meqg⁻¹)과 산처리를 위해 사용된 황산수용액(sulfonic acid, 99 wt%)은 씨그마알드리치코리아(Sigma-aldrich) 로부터 구입하여 별도의 정제없이 사용하였다. 전자 빔 조사 시 외부공기를 차폐하기 위한 알루미늄 팩과 anode 용액 제조를 위한 염화나트륨(sodium chloride, 99%)은 각각 와우팩(Wowpack, Korea)과 삼전화학 (Samchun chemical, Korea)에서 구입하여 사용하였다.

전자빔 조사는 한국 원자력 연구원의 대형 전자빔 가 속기(Normal-conducting RF linac electron accelerator) 를 이용하여 진행하였다. 전자빔은 1.4 MeV, 0.5 mA 조건에서 12초-144초 동안 조사되었다. 조사선량은 10 kGy-100 kGy의 범위에서 제어되었다. 50℃ 대류오븐 에서 1시간 후처리 후, Method II[12]에 의한 산처리를 거쳐 염수전기분해용 양이온교환막이 제조된다. 제조된 양이온교환막은 조사선량에 따라 BPS32/SPS-조사선량 으로 명명한다. 예를 들어 BPS32/SPS-10은 조사선량 10 KGy에서 동시조사 된 막 샘플을 의미한다. 염수전 기분해 성능 평가는 제조된 전해셀(활성 면적 = 25 cm², CNL energy, Korea)에 anode와 cathode로 각각 Ti foam 전극(평균 두께 = 340 ± 0.5 μm)과 carbon plate 전극(CNL energy, Korea)을 적용하여 30°C에서 진행하였다. 염수전기분해 실험에서 소요되는 에너지 소비량은 하기 식 (1)에 의해 계산되었다.

Energy consumption
$$\left[\frac{\text{MWh}}{t \text{ on } Cl_2}\right] =$$
 (1)
$$\frac{\left(\frac{1.000,000 g Cl_2}{1 \text{ tor } Cl_2}\right) \times \left(\frac{1 MW}{1,000,000 W}\right)}{\left(\frac{1}{Applied power [W]} \times \frac{Cl_2 \text{ production } [L]}{day} \times \frac{1 day}{24h} \times \frac{1 \text{ mol } Cl_2}{22.4L} \times \frac{70.9 g Cl_2}{1 \text{ mol } Cl_2}\right)}$$

3. 결과 및 고찰

탄화수소계 술폰화 고분자 BPS32는 적절한 술폰화 도를 지니고 있어 비교적 높은 기계적 물성과 화학적 내구성을 지니고 있지만, CA용 양이온교환막으로 사용 하기 위해서는 이온전도도 및 계면 특성에 대한 보완이 필요하다. 이를 위해, Fig. 1처럼 높은 술폰화도(100 mol%)를 갖는 술폰화 폴리스티렌을 그래프팅제로 사용 하고 전자빔 조사를 통해 BPS32막 표면에 라디칼 반응 을 유도하여 공유결합형태로 고정한다. 이로 인해 최종

10000

Fig. 2. X-ray photoelectron spectroscopy data of BPS32 (left) and BPS32/SPS (right).

찰되고, -COOH피크가 추가로 관찰된다. 이는 전자빔 조사에 따라 산화반응이 부반응(side reaction)으로 발생 하고 있음을 보여준다. 더해서 292 eV 근방에서 BPS32 막이나 SPS의 XPS 스펙트라[13]에서는 관찰되어지지 않았던, π-π satellite 피크가 관찰된다. 이 피크는 BPS32와 SPS의 aromatic ring들 사이에서 형성된 공유 결합과 관련이 있다.[14] Fig. 3은 BPS32와 BPS32/SPS-100의 SEM과 TEM의

의 경우 BPS32막과 동일한 피크가 동일한 위치에서 관

이미지이다. 상단BPS32의 단면과 BPS32/SPS-100의 단 면 SEM이미지를 비교해보면, 표면의 모폴로지가 뚜렷 하게 변화함을 관찰 할 수 있다. 또한 하단의 TEM 모 폴로지 분석으로 BPS32 표면에 형성된 SPS 층에 대한 정보를 얻을 수 있는데, 상대적으로 높은 술폰화도로 인해 전자 밀도가 높은 술폰산을 상대적으로 많이 가지 고 있는 SPS 층이 TEM 이미지 상에서 진한 검정색으 로 보일 것이라는 예측과 달리, 낮은 밀도로 인해 친수 성 도메인의 명암이 BPS32에 비해 비교적 옅게 확인되 었다. 이때 관찰된 SPS층의 두께는 22 nm-29 nm이다. 형성된 SPS 층은 끊는 황산 및 물에서의 처리된 이후에 도 소멸되지 않고 존재하여, 안정적인 계면이 형성됨을 보여주었다. 더해서, BPS32와 SPS의 공용매인 DMAc (dimethyl acetamide)에 완전히 용해됨을 보여, 가교 반 응이 아닌 그래프트 반응이 유도됨을 확인할 수 있었다.

Fig. 4는 BPS32와 BPS32/SPS의 조사선량에 따른 이 온전도도를 비교하였다. 이온전도도의 측정은 30℃ 초 순수에서 in-plane방식의 Four-point probe a.c. im-

전해질막은 BPS32/SPS라고 명명한다.



적으로 polymer brush 형태로 이루어진 안정적인 계면

을 형성할 수 있다. 이 같은 방법으로 만들어진 고분자

Fig. 2는 조사선량 50 kGy에서 진행된 BPS32/SPS막

의 XPS Cls 스펙트라를 보여준다. BPS32막은 ar-

omatic ring에서 유래한 C=C 이중결합피크와 각각 ar-

ylene ether와 술폰산기로부터 온 C-O 및 C-S 단일결합

피크가 보여진다. 반면 전자빔을 조사한 BPS32/SPS막



10000





Fig. 4. Proton conductivity of BPS32 and BPS32/SPS membranes.

pedance spectroscopy에 의해 이루어졌다[15]. 전자빔 조사 이용으로 보다 향상된 친수성을 갖는 SPS 층의 도입은 이온전달특성 향상으로 귀결된다. 또한, 조사선 량이 10 KGy에서 100 KGy까지 증가함에 따라, BPS32 (밀도 = 1.40 gcm⁻³)표면으로 SPS (밀도 = 1.11 gcm⁻³[16]) 층 도입이 촉진되어, SPS 층 두께가 약 22 nm에서 29 nm까지 증가하게 된다. 그에 따라, 함수율 은 48.6% (BPS32) 에서 66.6-84.6% 수준으로 높아지 고, 밀도는 1.40 gcm⁻³ (BPS32)에서 1.32 gcm⁻³ 수준으 로 낮아지는 특성을 보이게 된다. 함수율과 밀도는 참 고문헌[11]과 같은 방법으로 측정하였다. 도입된 SPS 층 두께의 증가는 측정 전극과의 계면 저항을 줄이는데 기여하게 되었고, 그 결과 이온전도도는 조사선량에 비 례하여 점점 향상된다.

Fig. 5는 제조된 이온교환막들을 염수전기분해시스템 적용하여 측정된 염소가스 생산량을 기반으로, 식 (1)을 이용하여 계산된 에너지 소모량을 보여준다. 비교를 위 해, 상용 염수전기분해용 양이온교환막인 Aciplex-F막 이 사용(활성 면적 = 100 cm²)되었다. 동일측정조건에 서 이루어진 실험에서, Aciplex-F막은 고유저항이 높아 낮은 이온전도도(~0.03 Scm⁻¹@30°C)를 가지므로, 상대 적으로 높은 에너지 소비량을 보인다. 반면, BPS32 및 BPS32/SPS막을 사용할 경우, 에너지 소비량이 감소되 며, 특히 전자빔을 이용하여 SPS를 그래프트시킨 BPS32/ SPS10의 에너지 소모량이 추가적으로 감소됨을 확인할 수 있었다. 이는 BPS32 표면에 도입된 SPS가 전극과의



Fig. 5. Energy consumption of CA system on the basis of Cl_2 production.

계면 저항을 줄였고, 높은 술폰화도를 통해 이온 전도 성 향상에 기여한 결과라 생각된다.

4. 결 론

본 연구에서는 전자빔 동시조사법을 통해 상용 Aciplex-F 막에 비해 낮은 에너지 소비량을 보이는 BPS32/SPS 양 이온교환막을 성공적으로 제조하였다. 높은 화학적/전 기화학적 안정성을 갖는 BPS32와 높은 술폰화도를 갖 는 수용성 SPS를 전자빔 조사 후 XPS 표면분석 및 전 자현미경 분석을 통해 새로운 C1s 피크의 형태로 화학 적 공유결합 기반의 안정적인 SPS 층이 형성됨을 확인 할 수 있었다. 또한, 제조된 BPS32/SPS 양이온교환막 의 이온전도도가 SPS 층 도입 후 개선되었으며, 전자빔 의 조사선량에 비례하여 증가함을 확인할 수 있었다. 염수전기분해 전해셀의 도입에 따른 전기화학적 에너 지 소비량 역시, SPS 층 도입에 따라 감소함이 증명되 었다. 본 연구에서 얻어진 정보를 기반으로, 최적화된 전자빔 동시조사법 확립 및 좀 더 고내구성을 갖는 불 소계 이오노머 막으로 적용이 현재 진행/검토되고 있다.

감 사

본 연구는 산업통상자원부(MOTIE)와 한국에너지기 술평가원(KETEP)(No. 20153010031920), 한국연구재단 (NRF)(NRF-2015M2B2A4028866)의 지원을 받아 수행 한 연구과제입니다.

Reference

- K. Greenwood and M. Pearce, "The removal of carbon dioxide from atmospheric air by scrubbing with caustic soda in packed towers", *Trans. Inst. Chem. Engrs.*, **31**, 201 (1953).
- J. G. Shim, I. K. Park, and C. H. Lee, "Perfluorinated sulfonic acid ionomer membrane for valued chemical production", *Membr. J.*, 26, 152 (2016).
- K. Porter, M. King, and K. Varshney, "Interfacial areas and liquid-film mass transfer coefficients for a 3 ft diameter bubble-cap plate derived from absorption rates of CO₂ in to water and caustic-soda solution", *Trans. Inst. Chem. Engrs.*, 44, 274 (1966).
- S. Hazen, F. Hsu, D. Mueller, J. Crowley, and J. Heinecke, "Human neutrophils employ chlorine gas as an oxidant during phagocytosis", *J. clin. Invest.*, **98**, 1283 (1996).
- A. L. Antozzi, C. Bargioni, L. Iacopetti, M. Musiani, and L. Vázquez-Gómez, "EIS study of the service life of activated cathodes for the hydrogen evolution reaction in the chlor-alkali membrane cell process", *Electrochim. Acta.*, 53, 7410 (2008).
- S. Lakshmanan and T. Murugesan, "The chlor-alkali process: Work in progress", *Clean Techn Environ Policy*, 16, 225 (2014).
- Y. Kiros, M. Pirjamali, and M. Bursell, "Oxygen reduction electrodes for electrolysis in chlor-alkali cells", *Electrochim. Acta*, **51**, 3346 (2006).

- A. Jalali, F. Mohammadi, and S. Ashrafizadeh, "Effects of process conditions on cell voltage, current efficiency and voltage balance of a chlor-alkali membrane cell", *Desalination*, 237, 133 (2009).
- 9. F. Hine, "Electrode processes and electrochemical engineering", **99**, *Springer Science & Business Media* (2012).
- H. Y. Lee, H. K. Hwang, S. S. Park, S. W. Choi, and Y. G. Shul, "Nafion impregnated electrospun polyether sulfone membrane for PEMFC", *Membr. J.*, 20, 41 (2010).
- I. K. Park and C. H. Lee, "Chlor-alkali membrane process and its prospects", *Membr. J.*, 25, 206 (2015).
- F. Wang, M. Hickner, Y. S. Kim, T. A. Zawodzinski, and J. E. McGrath, "Direct polymerization of sulfonated poly (arylene ether sulfone) random (statistical) copolymers: candidates for new proton exchange membranes", *J. Membr. Sci*, 197, 233 (2002).
- M. M. Nasef, H. Saidi, H. M. Nor, and M. A. Yarmo, "XPS studies of radiation grafted PTFE g polystyrene sulfonic acid membranes", *J. Appl. Polym. Sci*, **76**, 337 (2000).
- http://xpssimplified.com/elements/carbon.php#polymers (2013).
- C. H. Lee, H. B. Park, Y. M. Lee, and R. D. Lee "Importance of proton conductivity measurement in polymer electrolyte membrane for fuel cell application", *Ind. Eng. Chem. Res.*, 44, 7620 (2005).
- http://www.sigmaaldrich.com/catalog/product/aldrich/ 561223?lang=ko®ion=KR (2016).